

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

**As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problems Mailbox.**

PCT AU 709 030
 INTERNATIONAL ORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM
 Internationales Büro
 INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH
 INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation ⁶ : <p style="text-align: center; margin-top: 10px;">C07D 251/60, 251/62</p>	A1	(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 97/20826 (43) Internationales Veröffentlichungsdatum: 12. Juni 1997 (12.06.97)
(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP96/05389 (22) Internationales Anmeldedatum: 4. December 1996 (04.12.96) (30) Prioritätsdaten: <p style="margin-left: 40px;">A 1994/95 7. December 1995 (07.12.95) AT</p> (71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): AGROLINZ MELAMIN GMBH [AT/AT]; St.-Peter- Strasse 25, A-4021 Linz (AT). (72) Erfinder; und (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): CANZI, Lorenzo [IT/IT]; Via Luosi, 2, I-20131 Mailand (IT). COUFAL, Gerhard [AT/IT]; Via Mirabello, 12, I-22070 Appiano Gentile (IT). MÜLLNER, Martin [AT/AT]; Grabnerstrasse 33, A-4020 Linz (AT). (74) Anwalt: KUNZ, Ekkehard; Agrolinz Melamin GmbH, St.- Peter-Strasse 25, A-4021 Linz (AT).	(81) Bestimmungsstaaten: AU, BG, BR, CA, CN, HU, IL, JP, KP, KR, LT, MX, NO, NZ, PL, RO, SK, TR, TT, UA, US, UZ, VN, eurasisches Patent (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE). Veröffentlicht <i>Mit internationalem Recherchenbericht.</i>	
(54) Title: PROCESS FOR PRODUCING PURE MELAMINE (54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON REINEM MELAMIN (57) Abstract <p>The invention concerns a process for producing pure melamine in which liquid, ammonia-containing melamine is rapidly expanded from an ammonia partial pressure p_1 of between 400 and 50 bar to an ammonia partial pressure p_2 of between 200 bar and atmospheric pressure at a temperature which is between 0 and 60 °C above the fixed point of the melamine which is dependent on the prevailing ammonia partial pressure in each case, higher pressures permitting a greater margin of the temperature from the fixed point of the melamine than lower pressures, and p_1 always being greater than p_2. As a result thereof, pure melamine is deposited in solid form. Further expansion of the melamine to atmospheric pressure, if necessary, and cooling to room temperature are then carried out in any order and the pure melamine is isolated.</p> (57) Zusammenfassung <p>Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, bei welchem flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin bei einer Temperatur, die um 0 bis 60 °C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins liegt, wobei höhere Drücke einen größeren Abstand der Temperatur vom Festpunkt des Melamins erlauben als niedrigere Drücke, von einem Ammoniakpartialdruck p_1 zwischen 400 und 50 bar auf einen Ammoniakpartialdruck p_2 zwischen 200 bar und Atmosphärendruck rasch entspannt wird, wobei p_1 immer größer als p_2 ist, wodurch sich reines Melamin in fester Form abscheidet, worauf in beliebiger Reihenfolge gegebenenfalls auf Atmosphärendruck weiterentspannt, auf Raumtemperatur abgekühlt und das reine Melamin isoliert wird.</p>		

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AM	Armenien	GB	Vereinigtes Königreich	MX	Mexiko
AT	Österreich	GE	Georgien	NE	Niger
AU	Australien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BB	Barbados	GR	Griechenland	NO	Norwegen
BE	Belgien	HU	Ungarn	NZ	Neuseeland
BF	Burkina Faso	IE	Irland	PL	Polen
BG	Bulgarien	IT	Italien	PT	Portugal
BJ	Benin	JP	Japan	RO	Rumänien
BR	Brasilien	KE	Kenya	RU	Russische Föderation
BY	Belarus	KG	Kirgisistan	SD	Sudan
CA	Kanada	KP	Demokratische Volksrepublik Korea	SE	Schweden
CF	Zentrale Afrikanische Republik	KR	Republik Korea	SG	Singapur
CG	Kongo	KZ	Kasachstan	SI	Slowenien
CH	Schweiz	LI	Liechtenstein	SK	Slowakei
CI	Côte d'Ivoire	LK	Sri Lanka	SN	Senegal
CM	Kamerun	LR	Liberia	SZ	Swasiland
CN	China	LV	Litauen	TD	Tschad
CS	Tschechoslowakei	LU	Luxemburg	TG	Togo
CZ	Tschechische Republik	LV	Lettland	TJ	Tadschikistan
DE	Deutschland	MC	Monaco	TT	Trinidad und Tobago
DK	Dänemark	MD	Republik Moldau	UA	Ukraine
EE	Estland	MG	Madagaskar	UG	Uganda
ES	Spanien	ML	Mali	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI	Finnland	MN	Mongolei	UZ	Usbekistan
FR	Frankreich	MR	Mauretanien	VN	Vietnam
GA	Gabon	MW	Malawi		

Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin

Aus der Literatur ist bereits eine Vielzahl von Verfahren zur Herstellung von Melamin bekannt. Ein bevorzugtes Ausgangsmaterial ist dabei Harnstoff, der entweder bei hohem Druck und nichtkatalytisch oder bei niedrigem Druck und unter Verwendung eines Katalysators zu Melamin, Ammoniak und CO_2 umgesetzt wird.

Die bekannten Hochdruckverfahren, etwa nach Melamine Chemicals, Montedison oder Nissan, bei denen das Melamin zuerst als Flüssigkeit gebildet wird, haben zwar einen im Vergleich zu Niederdruckverfahren geringeren Energieverbrauch, Melamin enthält jedoch, falls keine Reinigungsstufen vorhanden sind, Verunreinigungen wie Melam, Melem, Ammelin, Ammelid oder Ureidomelamin, die bei manchen Weiterverarbeitungen des Melamins stören.

Die Aufarbeitung des durch ein Hochdruckverfahren hergestellten Melamins erfolgt beispielsweise nach US 4 565 867 (Melamine Chemicals) durch Abtrennung der CO_2 - und NH_3 -Abgase vom flüssigen Melamin, wobei der Druck und die Temperatur bevorzugt auf den gleichen Werten, wie sie im Reaktor vorliegen, gehalten werden. Anschließend wird das flüssige Melamin einer Produktkühleinheit zugeführt, worin von 105 bis 175 bar auf etwa 14 bis 42 bar entspannt und gleichzeitig mit flüssigem Ammoniak rasch von 350 bis 430°C auf 48 bis 110°C gekühlt bzw. abgeschreckt wird (Quenchen), wodurch sich Melamin als festes Produkt abscheidet.

Gemäß US 3,116,294 (Montecatini) werden ebenfalls zuerst die CO_2 - und NH_3 -Abgase abgetrennt, das flüssige Melamin wird, um noch gelöstes CO_2 zu entfernen, im Gegenstrom mit NH_3 behandelt, in einem weiteren Reaktor gesammelt und eine bestimmte Zeit darin verweilen gelassen. Zuletzt wird Melamin aus dem zweiten Reaktor entnommen und durch Abschrecken mit Wasser oder durch Mischen mit kalten Gasen rasch abgekühlt.

Die Reinheit von Melamin, das durch eines dieser Verfahren gewonnenen wird, ist jedoch für viele Anwendungen, etwa bei der Herstellung von Melamin-Formaldehydharzen für Oberflächenbeschichtungen, nicht ausreichend, da insbesondere der Gehalt an Melem zu hoch ist.

Gemäß US 3,637,686 (Nissan) wird die durch thermische Zersetzung von Harnstoff erhaltene rohe Melaminschmelze schnell mit flüssigem NH_3 oder kaltem NH_3 -Gas auf 200 bis 270°C abgekühlt, und in einem zweiten Schritt mit wäßriger NH_3 -Lösung auf 100 bis 200°C weiter abgekühlt. Anschließend muß, um eine zufriedenstellende Reinheit des Melamins zu erreichen, umkristallisiert werden.

Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es demnach, ein Verfahren zu finden, das die Herstellung von reinem Melamin mit einer Reinheit von bis zu über 99,8 % mit einem deutlich reduzierten Gehalt an Verunreinigungen, insbesondere an Melem und Melam ermöglicht.

Unerwarteterweise konnte diese Aufgabe durch ein Verfahren gelöst werden, bei welchem flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin bei einer Temperatur beim oder knapp über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt von Melamin rasch entspannt wird, wobei der Festpunkt je nach Temperatur bei Entspannungsbeginn und gewünschtem Enddruck um etwa bis zu 60°C ansteigt, und sich festes Melamin abscheidet.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist demnach ein Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, das dadurch gekennzeichnet ist, daß flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin bei einer Temperatur, die um 0 bis 60°C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins, jedoch unter 350 °C liegt, wobei höhere Drücke einen größeren Abstand der Temperatur vom Festpunkt des Melamins erlauben als niedrigere Drücke, von einem Ammoniakpartialdruck p_1 zwischen 400 und 50 bar auf einen Ammoniakpartialdruck p_2 zwischen 200 bar und Atmosphärendruck rasch entspannt wird, wobei p_1 immer größer als p_2 ist, wodurch sich reines Melamin in fester Form abscheidet, worauf in beliebiger Reihenfolge gegebenenfalls auf Atmosphärendruck weiterentspannt, auf Raumtemperatur abgekühlt und das reine Melamin isoliert wird.

Das erfindungsgemäße Verfahren eignet sich zur Reinigung von Melamin, das in einem beliebigen, etwa aus dem Stand der Technik bekannten Prozeß anfällt und insbesondere Verunreinigungen wie Melem und Melam enthält, wobei das Melamin entweder als Schmelze bzw. in der Flüssigphase oder in kristalliner Form vorliegen kann.

Liegt das zu reinigende Melamin bereits als Schmelze bzw. als Flüssigphase, wie beispielsweise im Anschluß an einen Hochdruckreaktor zur Melaminsynthese durch Harnstoffumsetzung vor, so wird der Druck und die Temperatur der Schmelze bzw. des flüssigen Melamins auf den für die Entspannung gewünschten Anfangs-Ammoniakpartialdruck zwischen etwa 400 und 50 bar, bevorzugt zwischen etwa 400 und 80 bar, besonders bevorzugt zwischen etwa 300 und 100 bar und auf den entsprechenden oben definierten Temperaturwert, d.h. auf eine Temperatur, die um etwa 0 bis 60°C, bevorzugt um etwa 0 bis 40°C, besonders bevorzugt um etwa 0 bis 20 °C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins liegt, gebracht. Dabei ist zu beachten, daß bei höheren Drücken die Temperaturdifferenz zwischen Festpunkt des Melamins und der einzustellenden Temperatur bei Entspannungsbeginn größer sein kann als bei niederen Drücken, da der Festpunkt der Schmelze bei höheren Drücken bei niedrigeren Temperaturen liegt als bei niedrigen Drücken. Um den für die Entspannung gewünschten Temperaturwert zu erreichen, wird die Temperatur, falls erforderlich, abgesenkt. Besonders bevorzugt liegt diese Temperatur bei unter etwa 350 °C. Die Abkühlung kann dabei sowohl schnell als auch langsam durchgeführt werden. Bevorzugt erfolgt dies langsam mit einer Kühlrate von 0.8 bis 10°C/min. Da die Melaminschmelze bei niedrigerer Temperatur mehr Ammoniak aufnehmen kann, wird dabei bevorzugterweise Ammoniak zugeführt. Besonders vorteilhaft ist es, die Entspannung des flüssigen, ammoniakhaltigen Melamins möglichst nahe bei oder über dem vom jeweiligen Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins durchzuführen. Mit dem vorliegenden Verfahren ist es weiters möglich, festes, verunreinigtes Melamin zu reinigen. Das zu reinigende Melamin, das in kristalliner Form oder als Pulver vorliegt, wird zuerst bei einem Ammoniakpartialdruck zwischen etwa 400 und 50 bar, bevorzugt zwischen etwa 400 und 80 bar, besonders bevorzugt zwischen etwa 300 und 100 bar auf eine Temperatur, die um etwa 0 bis 60°C, bevorzugt um etwa 0 bis 40°C, besonders bevorzugt um etwa 0 bis 20 °C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins, liegt, erwärmt. Zum sicheren Aufschmelzen von festem Melamin ist es zweckmäßig, zuerst auf bis etwa 370 °C zu erwärmen und dann auf die gewünschte Entspannungstemperatur abzukühlen, um sicherzustellen, daß das Melamin vollständig geschmolzen ist. Bevorzugt liegt die gewünschte Entspannungstemperatur bei unter etwa 350 °C.

Wiederum ist zu beachten, daß die Temperaturdifferenz bei höheren Drücken größer sein kann als bei niedrigeren Drücken.

Bevorzugt wird das erfindungsgemäße Verfahren unmittelbar anschließend an ein Melamin-Hochdruckverfahren durchgeführt. Beispiele für Hochdruckverfahren sind etwa der Melamine Chemical-, Montedison- oder Nissanprozeß, wie sie beispielsweise in Ullmann's Encyclopedia of Industrial Chemistry, 5th Edition, Vol. A16, pp 174-179 beschrieben sind. Die Harnstoffumsetzung erfolgt nach diesen Verfahren zumeist in einem Temperaturbereich von etwa 370 bis 430°C und einem Druck von etwa 70 bis 300 bar. Das dabei entstehende Melamin wird schließlich als flüssige Phase erhalten.

Nach dem erfindungsgemäßen Verfahren wird, falls erforderlich, der für die rasche Entspannung gewünschte Anfangsammoniakpartialdruck zwischen etwa 400 und 50 bar eingestellt. Um die entsprechende Ausgangstemperatur für die Entspannung einzustellen, wird das aus dem Harnstoffumsetzungsprozeß erhaltene flüssige Melamin von der im Reaktor herrschenden Temperatur mittels geeigneter Kühlvorrichtungen, etwa mittels Wärmetauscher, auf den entsprechenden Wert, d.h. auf eine Temperatur, die um etwa 0 bis 60°C, bevorzugt um etwa 0 bis 40 °C, besonders bevorzugt um etwa 0 bis 20 °C über dem vom jeweils eingestellten Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins liegt, abgekühlt. Die Abkühlung kann dabei auf beliebige Weise sowohl schnell als auch langsam erfolgen. Bevorzugt erfolgt die Abkühlung mit einer Geschwindigkeit die zwischen etwa 0,8 °C/min und 10°C/min liegt, bevorzugt unter weiterer Ammoniakzufuhr. Die Temperatur kann auch mittels eines Kühlprogrammes erniedrigt werden, wobei beispielsweise Kühl- und Haltephasen oder unterschiedliche Kühlraten sich abwechseln können.

Vor der Abkühlung wird das bei der Reaktion entstehende NH₃/CO₂-Gasgemisch vom flüssigen Melamin abgetrennt und das im flüssigen Melamin gelöste CO₂ durch Einbringen von gasförmigem Ammoniak reduziert. Weiters ist es möglich, vor dem Entspannen das flüssige Melamin für etwa 5 Minuten bis zu 20 Stunden bei dem eingestellten Ammoniakpartialdruck verweilen zu lassen. Bevorzugt wird zwischen 10 Minuten und 10 Stunden, besonders bevorzugt zwischen 30 Minuten und 4 Stunden verweilen gelassen. Längere Verweilzeiten sind gewünschtenfalls auch möglich.

Das zu reinigende ammoniakhaltige Melamin liegt vor dem Entspannen in flüssiger Form vor. Beim Entspannen wird der Druck in Abhängigkeit vom eingestellten Anfangsdruck auf einen Wert zwischen Atmosphärendruck und

etwa 200 bar, bevorzugt auf zwischen Atmosphärendruck und etwa 150 bar, besonders bevorzugt auf zwischen Atmosphärendruck und etwa 50 bar rasch abgesenkt.

Dabei entweicht das im Melamin gelöste Ammoniak, wodurch sich der Festpunkt des nunmehr weitgehend von Ammoniak befreiten Melamins um bis zu etwa 60°C erhöht, sodaß sich das flüssige Melamin sofort verfestigt, und die Bildung von Nebenprodukten, insbesondere von Melem verhindert wird. Durch die Entspannung sinkt einerseits die Temperatur im System, andererseits wird durch die Verfestigung des Melamins Kristallisationswärme frei. Es wird angenommen, daß der Prozeß in Summe etwa autotherm, verläuft.

Es ist vorteilhaft, wenn die Melaminschmelze vor dem Entspannen mit Ammoniak gesättigt ist. Es ist jedoch auch möglich, die Entspannung mit einer nicht mit Ammoniak gesättigten Melaminschmelze durchzuführen, wobei der Vorteil der Schmelzpunkterhöhung jedoch nicht voll ausgenützt werden kann.

Die Entspannung kann direkt in dem Behälter bzw. in der Apparatur, in die das flüssige Melamin eingebracht wurde, erfolgen. Die Entspannung kann jedoch auch durch Überführung bzw. Einsprühen in einen oder mehrere weitere Behälter mittels geeigneter Sprühvorrichtungen durchgeführt werden. Bevorzugt ist dabei in den Behältern eine Ammoniakatmosphäre vorhanden. Weiters ist es besonders vorteilhaft, in einen Behälter zu entspannen, in dem etwa die gleiche Temperatur herrscht, wie in dem Gefäß, aus dem entspannt wird.

Das nun feste Melamin kann gewünschtenfalls noch für einige Zeit, etwa für 1 Minute bis 20 Stunden bei dem nun herrschenden Ammoniakpartialdruck und den herrschenden Temperaturen gehalten werden. Bevorzugt wird das feste Melamin zwischen 10 Minuten und 10 Stunden, besonders bevorzugt zwischen 30 Minuten und 3 Stunden unter diesen Bedingungen verweilen gelassen. Bevorzugt sollte dabei die Temperatur unter etwa 290°C betragen. Besonders bevorzugt läßt man das nunmehr feste Melamin bei einer Temperatur zwischen etwa 280 und 250°C verweilen, wobei die Temperatur während dieses Zeitraumes sowohl konstant gehalten oder kontinuierlich oder diskontinuierlich verändert werden kann. Im Anschluß an diesen Entspannungs Vorgang bzw. an das Verweilenlassen kann das nunmehr feste Melamin auf beliebige Weise und je nach den technischen Gegebenheiten, zuerst auf Raumtemperatur abgekühlt und dann auf Atmosphärendruck weiter entspannt oder gleichzeitig oder in umgekehrter Reihenfolge weiter entspannt und abgekühlt werden. Bevorzugt

wird zuerst weiter entspannt und im Anschluß daran auf Raumtemperatur abgekühlt.

Das Abkühlen des bereits festen Melamins auf Raumtemperatur erfolgt beispielsweise durch Abschrecken mit einem kalten, flüssigen Medium, etwa mittels flüssigem Ammoniak, durch Mischen mit kalten Gasen, durch Abkühlen mittels Wärmetauscher beispielsweise mittels eines Temperaturprogrammes, oder durch einfaches Entfernen des Heizmediums.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann je nach Bedarf sowohl in einem diskontinuierlichen als auch in einem kontinuierlichen Verfahren durchgeführt werden. Besonders vorteilhaft ist es, das erfindungsgemäße Verfahren kontinuierlich durchzuführen.

In einer vorteilhaften Ausführungsform wird nach Abtrennen von NH_3 und CO_2 die Melaminschmelze bei einem Ammoniakdruck von etwa 70 - 300 bar, bevorzugt beim herrschenden Reaktordruck, verweilengelassen, die Temperatur unter weiterer Ammoniakzufuhr möglichst nahe an den bei diesem Ammoniakpartialdruck herrschenden Festpunkt abgesenkt, dann auf etwa 50 bar bis Atmosphärendruck entspannt, gegebenenfalls verweilengelassen und weiter entspannt und auf Raumtemperatur gekühlt.

Die einzelnen Schritte des erfindungsgemäßen Verfahrens, wie

- gegebenenfalls Abtrennen eines NH_3/CO_2 -Gasgemisches mit
- gegebenenfalls anschließend Reduzieren des gelösten CO_2 -Gehaltes
- gegebenenfalls Verweilenlassen und Abkühlen auf Entspannungstemperatur
- Entspannen
- gegebenenfalls Verweilenlassen im Festzustand
- gegebenenfalls weiteres Entspannen auf Atmosphärendruck
- Abkühlen auf Raumtemperatur

können dabei beispielsweise in getrennten, für den jeweiligen Schritt geeigneten Behältern bzw. Apparaturen durchgeführt werden. Es ist jedoch auch möglich, 2 oder mehrere dieser Schritte in gemeinsamen Apparaturen durchzuführen. Die Prozeßführung muß jedoch den jeweiligen Gegebenheiten angepaßt werden.

Um die Abhängigkeit des Festpunktes von Melamin vom herrschenden Ammoniakpartialdruck zu ermitteln, wurden entsprechende Abkühlversuche durchgeführt.

Melamin wird durch das erfindungsgemäße Verfahren in kristalliner Form bzw. als Pulver mit einer Reinheit von bis zu über 99,8 % erhalten und weist einen deutlich reduzierten Gehalt insbesondere an Melem und Melam auf.

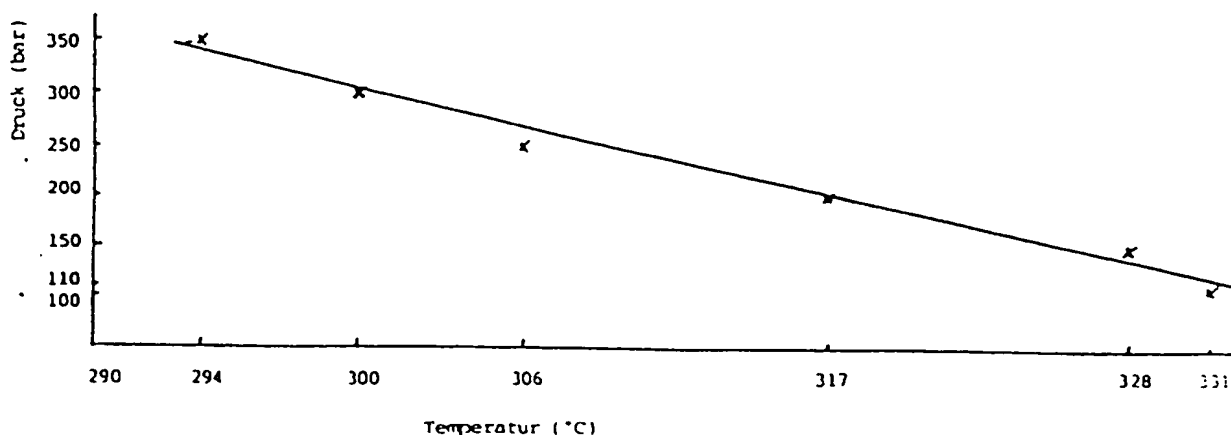
Beispiel 1-6:

Bestimmung des vom Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunktes von Melamin.

9,9 g Melamin mit 0,1 g Melem wurden mit der für die Einstellung eines bestimmten Druckes p nötigen Ammoniakmenge in einen Autoklaven eingewogen und aufgeschmolzen. Das Reaktionsgemisch wurde für einige Stunden h bei 370°C verweilen gelassen, um die Gleichgewichtseinstellung zu ermöglichen. Danach wurde das Reaktionsgemisch abkühlen gelassen und der Temperaturverlauf kontrolliert, wobei der Festpunkt durch einen kurzen Temperaturanstieg erkennbar war. Die Verfahrensparameter wie Druck, Verweilzeit sowie der ermittelte Festpunkt (Fp) sind aus Tabelle 1 ersichtlich. Die Abhängigkeit des Festpunktes von Melamin vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck ist in Fig. 1 dargestellt.

Tabelle 1:

Bsp.	p (bar)	h	Fp (°C)
1	350	6	294
2	300	6	300
3	250	6	306
4	200	6	317
5	150	6	328
6	110	6	331

Fig. 1:

Beispiel 7-19:

In einem Laborautoklaven mit 70 ml Volumen wurden 9,9 g Melamin mit einem Melamgehalt von 1300 ppm und 0,1 g Melem, sowie die zur Erzielung des vor der Entspannung gewünschten Druckes p_1 nötige Ammoniakmenge eingebracht. Anschließend wurde der Autoklav auf eine Temperatur T_1 gebracht, gegebenenfalls in x Minuten auf eine Temperatur T_2 abgekühlt und t_1 Minuten auf dieser Temperatur gehalten. Danach wurde rasch auf einen bestimmten Druck p_2 entspannt und gegebenenfalls anschließend t_2 Minuten unter den nun herrschenden Reaktionsbedingungen gehalten.

Nach Beendigung dieses Vorgangs wurde schlagartig im Wasserbad abgekühlt und entspannt und das erhaltene Melamin analysiert.

Die Verfahrensparameter wie Druck p_1 und p_2 , Temperatur T_1 und T_2 , Abkühlzeit von T_1 auf T_2 in x Minuten, Verweilzeiten t_1 und t_2 , sowie der Endgehalt an Melem (ME) und Melam (MA) sind aus Tabelle 2 ersichtlich.

Tabelle 2:

Bsp.	p_1 (bar)	T_1 (°C)	x (min)	T_2 (°C)	t_1 (min)	p_2 (bar)	t_2 (min)	ME ppm	MA ppm
7	300	310	0	310	120	150	0	40	<300
8	250	320	0	320	120	150	0	65	350
9	250	370	60	320	120	35	0	190	400
10	250	370	60	320	120	50	5	80	410
11	250	370	60	320	120	150	5	80	500
12	250	370	60	320	120	150	5	45	310
13	250	370	60	320	30	150	5	25	<300
14	250	370	60	320	10	50	5	65	<300
15	250	370	30	320	10	50	5	185	530
16	250	370	60	320	10	150	5	50	<300
17	250	370	30	320	10	150	5	50	<300
18	250	370	7	320	10	150	5	45	<300
19	200	335	0	335	120	150	0	220	440

Beispiel 20-36:

In einem Laborautoklaven A1 mit 100 ml Volumen wurden x g Melamin (M_0) mit einem Melamgehalt (MA_0) von 1300 ppm und y g Melem (ME_0), sowie die zur Erzielung des vor der Entspannung gewünschten Druckes p_1 nötige Ammoniakmenge eingebracht. Anschließend wurde der Autoklav auf eine Temperatur von 370°C (T_1) gebracht und t_1 Minuten auf T_1 gehalten. Anschließend wurde in z_1 Minuten auf eine Temperatur T_2 abgekühlt und t_2 Minuten auf dieser Temperatur gehalten.

In Beispiel 20-32 wurde im Anschluß daran das in A1 befindliche Melamin in einen Laborautoklaven A2 mit 1000 ml Volumen, der auf einer Temperatur T_3 und bei einem Druck p_3 gehalten wurde, gesprüht.

In Beispiel 33 und 34 wurde im Autoklaven A1 die Temperatur T_2 in t_{2s} Minuten auf die Temperatur T_{2s} abgesenkt. Gleichzeitig dazu wurde im Autoklaven A2 die Temperatur T_3 auf die Temperatur T_{2s} und der Druck auf den Wert von p_3 eingestellt und das Melamin von A₁ in A₂ gesprüht.

In Beispiel 35 und 36 wurde aus dem Autoklaven A1 nur ein Teil des flüssigen Melamins in den Autoklaven A2 gesprüht, indem ein Ventil in der Leitung zwischen A1 und A2 kurz geöffnet und wieder geschlossen wurde. Dadurch wurde der Druckabfall in A1 und der Druckanstieg in A2 gering gehalten.

Dabei änderte sich in A1 nach dem Produkttransfer die Temperatur T_2 auf einen Wert $T_{2,1}$, der Druck p_1 auf einen Wert von p_2 . Im Autoklaven A2 änderte sich die Temperatur T_3 auf einen Wert $T_{3,1}$ und der Druck p_3 auf einen Wert $p_{3,1}$. Das in A1 verbleibende Melamin (M_1) wurde auf eine Temperatur T_4 in z_2 Minuten abgekühlt, anschließend entspannt, rasch abgekühlt und analysiert (ME_1 , MA_1).

Das in A2 gesprühte Melamin (M_2) wurde auf eine Temperatur T_5 in z_3 Minuten abgekühlt, entspannt, rasch abgekühlt und analysiert (ME_2 , MA_2).

Die Verfahrensparameter wie Druck p_1 , p_2 , p_3 und $p_{3,1}$, Temperatur T_1 , T_2 , $T_{2,1}$, T_{2s} , T_3 , $T_{3,1}$, T_4 und T_5 , Abkühlzeit z_1 , z_2 und z_3 Minuten, Verweilzeit t_1 , t_2 und t_{2s} , sowie die Einwaage an Melamin (M_0), die Auswaagen an Melamin (M_1 , M_2), sowie der Anfangsgehalt an Melem (ME_0) und der Endgehalt an Melem (ME_1 , ME_2) und Melam (MA_1 , MA_2) sind aus Tabelle 3 ersichtlich.

Tabelle 3: Autoklav A1 ($T_1 = 370^\circ\text{C}$) vor Produkttransfer

Bsp.	xM_0 (g)	yME_0 (g)	p_1 (bar)	t_1 (min)	z_1 (min)	T_2 ($^\circ\text{C}$)	t_2 (min)	T_{2S} ($^\circ\text{C}$)	t_{2S} (min)
20	9,9	0,1	250	0	60	320	10		
21	9,9	0,1	250	0	60	315	10		
22	9,9	0,1	250	0	60	310	10		
23	9,9	0,1	350	0	60	300	10		
24	29,7	0,3	250	90	60	320	10		
25	19,8	0,2	250	120	60	320	10		
26	19,8	0,2	250	120	60	320	10		
27	9,9	0,1	300	0	60	315	10		
28	9,9	0,1	200	0	60	330	10		
29	9,9	0,1	350	0	60	303	10		
30	9,9	0,1	350	0	60	310	10		
31	9,9	0,1	200	60	60	330	10		
32	19,8	0,2	250	120	60	320	10		
33	9,9	0,1	250	60	53	320	120	312	24
34	9,9	0,1	250	60	41	330	120	314	32
35	9,9	0,1	265	120	69	316	0		
36	9,9	0,1	260	120	59	317	0		

Autoklav A1 nach Produkttransfer

Bsp.	$T_{2.1}$ ($^\circ\text{C}$)	p_2 (bar)	M_1 (g)	T_4 ($^\circ\text{C}$)	z_2 (min)	ME_1 (ppm)	MA_1 (ppm)
20	307	90	5,5	245	13	20	<300
21	285	85	7,0	RT	r	20	<300
22	275	85	8,0	250	14	20	<300
23	270	50	4,0	250	4	<20	<300
24	326	175	22,0	280	14	<20	<300
25	304	70	1,0	280	6	55	490
26	307	80	10,5	280	13	20	<300
27	294	80	3,0	280	12	25	<300
28	314	80	1,2	280	18	<20	380
29	274	60	3,5	250	8	<20	370
30	275	65	1,5	250	4	<20	<300
31	306	50	1,5	280	8	100	800
32	302	65	1,0	280	10	50	630

12

Bsp.	T _{2.1} (°C)	p _{2.} (bar)	M ₁ (g)	T ₄ (°C)	z ₂ (min)	ME ₁ (ppm)	MA ₁ (ppm)
33	292	80	4,9	300	10	< 20	< 300
34	295	80	0,8	300	6	< 20	< 300
35	311	220	3,8	300	6	< 50	800
36	-	235	3,2	300	6	< 50	820

Autoklav A2

Bsp	T ₃ (°C)	p ₃ (bar)	T _{3.1} (°C)	p _{3.1} (bar)	M ₂ (g)	T ₅ (°C)	z ₃ (min)	ME ₂ (ppm)	MA ₂ (ppm)
20	277	52	284	79	3,5	250	12	75	< 300
21	280	51	282	76	2,7	RT	r	75	600
22	281	52	282	76	1,1	250	8	55	650
23	280	0	280	40	6,0	250	12	60	1100
24	320	6	320	15	3,0	280	15	40	1600
25	300	40	309	68	15,5	280	8	95	360
26	302	50	306	74	8,0	280	11	70	540
27	282	40	285	72	4,5	280	4	20	780
28	302	50	304	72	3,8	280	12	65	650
29	280	17	280	60	5,5	250	10	20	1400
30	300	20	300	62	4,5	280	9	25	770
31	298	20	300	48	6,5	280	12	110	1000
32	300	30	305	62	16,0	280	11	45	790
33	312	52	312	78	2,9	280	15	< 20	< 300
34	314	51	314	76	6,2	280	15	20	300
35	316	53	316	57	2,8	280	15	< 20	400
36	280	55	280	-	3,2	275	3	40	750

RT auf Raumtemperatur

r rasch

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, dadurch gekennzeichnet, daß flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin bei einer Temperatur, die um 0 bis 60°C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt des Melamins, jedoch unter 350 °C liegt, wobei höhere Drücke einen größeren Abstand der Temperatur vom Festpunkt des Melamins erlauben als niedrigere Drücke, von einem Ammoniakpartialdruck p_1 zwischen 400 und 50 bar auf einen Ammoniakpartialdruck p_2 zwischen 200 bar und Atmosphärendruck rasch entspannt wird, wobei p_1 immer größer als p_2 ist, wodurch sich reines Melamin in fester Form abscheidet, worauf in beliebiger Reihenfolge gegebenenfalls auf Atmosphärendruck weiterentspannt, auf Raumtemperatur abgekühlt und das reine Melamin isoliert wird.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige, ammoniakhaltige Melamin mit Ammoniak gesättigt ist.
3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige Melamin von einem Ammoniakpartialdruck zwischen 400 und 80 bar rasch entspannt wird.
4. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige Melamin von einem Ammoniakpartialdruck zwischen 300 und 100 bar rasch entspannt wird.
5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige Melamin bei einer Temperatur, die 0 bis 40 °C über dem vom jeweils herrschenden Ammoniakpartialdruck abhängigen Festpunkt, rasch entspannt wird.
6. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige Melamin auf einen Ammoniakpartialdruck zwischen 150 bar und Atmosphärendruck rasch entspannt wird.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No.

PCT/EP 96/05389

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 6 C07D251/60 C07D251/62

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 6 C07D

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	US 4 565 867 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 21 January 1986 cited in the application the whole document	1
A	US 3 116 294 A (MONTECATINI) 31 December 1963 cited in the application the whole document	1
A	US 3 637 686 A (NISSAN CHEMICAL INDUSTRIES, LTD.) 25 January 1972 cited in the application the whole document	1
P,X	WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 4 July 1996 the whole document	1

-/-



Further documents are listed in the continuation of box C.



Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents:

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- * & * document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

21 March 1997

Date of mailing of the international search report

27.03.97

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+ 31-70) 340-3016

Authorized officer

Van Bijlen, H

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inter Application No.
PCT/EP 96/05389

C. (Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
P,X	WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 8 August 1996 the whole document ---	1
P,A	US 5 514 796 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 7 May 1996 the whole document ---	1
P,A	US 5 514 797 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 7 May 1996 the whole document -----	1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Info on patent family members

International Application No.

PCT/JP 96/05389

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
US 4565867 A	21-01-86	AT 393124 B AU 568469 B AU 3737685 A CA 1220476 A DE 3500188 A DE 3546893 C EG 16900 A FR 2557876 A GB 2152505 A,B JP 9025271 A JP 60208970 A NL 8403843 A NO 176795 B	26-08-91 24-12-87 18-07-85 14-04-87 18-07-85 26-10-95 30-10-90 12-07-85 07-08-85 28-01-97 21-10-85 01-08-85 20-02-95
US 3116294 A		NONE	
US 3637686 A	25-01-72	NONE	
WO 9620182 A	04-07-96	AT 239294 A AU 4386196 A ZA 9510900 A	15-08-96 19-07-96 24-06-96
WO 9623778 A	08-08-96	AT 18695 A	15-08-96
US 5514796 A	07-05-96	AU 5473296 A CA 2177521 A EP 0747366 A JP 9012559 A NO 962339 A PL 314673 A	19-12-96 08-12-96 11-12-96 14-01-97 09-12-96 09-12-96
US 5514797 A	07-05-96	AU 5473396 A CA 2177520 A EP 0747367 A JP 8337575 A NO 962340 A NZ 286590 A PL 314674 A	19-12-96 08-12-96 11-12-96 24-12-96 09-12-96 24-02-97 09-12-96

INTERNATIONALE RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen

EP 96/05389

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 6 C07D251/60 C07D251/62

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 6 C07D

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Heft. Anspruch Nr.
A	US 4 565 867 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 21. Januar 1986 in der Anmeldung erwähnt * das ganze Dokument *	1
A	US 3 116 294 A (MONTECATINI) 31. Dezember 1963 in der Anmeldung erwähnt * das ganze Dokument *	1
A	US 3 637 686 A (NISSAN CHEMICAL INDUSTRIES, LTD.) 25. Januar 1972 in der Anmeldung erwähnt * das ganze Dokument *	1
P, X	WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 4. Juli 1996 * das ganze Dokument *	1

☒ Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen

☒ Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

"A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

"E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

"L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

"O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

"P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

"T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

"X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden

"Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist

"&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

21. März 1997

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

27. 03. 97

Name und Postanschrift der Internationale Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (-31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Van Bijlen, H

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
P,X	WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 8.August 1996 * das ganze Dokument *	1
P,A	US 5 514 796 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 7.Mai 1996 * das ganze Dokument *	1
P,A	US 5 514 797 A (MELAMINE CHEMICALS, INC.) 7.Mai 1996 * das ganze Dokument *	1

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die demselben Patentrechtsgebiet gehören

Internationales Aktenzeichen

EP 96/05389

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
US 4565867 A	21-01-86	AT 393124 B	26-08-91
		AU 568469 B	24-12-87
		AU 3737685 A	18-07-85
		CA 1220476 A	14-04-87
		DE 3500188 A	18-07-85
		DE 3546893 C	26-10-95
		EG 16900 A	30-10-90
		FR 2557876 A	12-07-85
		GB 2152505 A,B	07-08-85
		JP 9025271 A	28-01-97
		JP 60208970 A	21-10-85
		NL 8403843 A	01-08-85
		NO 176795 B	20-02-95
US 3116294 A		KEINE	
US 3637686 A	25-01-72	KEINE	
WO 9620182 A	04-07-96	AT 239294 A	15-08-96
		AU 4386196 A	19-07-96
		ZA 9510900 A	24-06-96
WO 9623778 A	08-08-96	AT 18695 A	15-08-96
US 5514796 A	07-05-96	AU 5473296 A	19-12-96
		CA 2177521 A	08-12-96
		EP 0747366 A	11-12-96
		JP 9012559 A	14-01-97
		NO 962339 A	09-12-96
		PL 314673 A	09-12-96
US 5514797 A	07-05-96	AU 5473396 A	19-12-96
		CA 2177520 A	08-12-96
		EP 0747367 A	11-12-96
		JP 8337575 A	24-12-96
		NO 962340 A	09-12-96
		NZ 286590 A	24-02-97
		PL 314674 A	09-12-96